PRODUCTION OF P-HYDROXYBENZALDEHYDE

Publication number: JP1100141
Publication date: 1989-04-18

Inventor:

NAKAMURA ISAO; SAITO NOBORU; TAKATSU

KAZUHIRO

Applicant:

NIPPON CATALYTIC CHEM IND

Classification:

- international:

C07C47/565; B01J23/22; B01J23/28; B01J23/30; B01J23/31; B01J23/34; B01J23/68; B01J23/84; B01J23/847; B01J27/198; B01J27/199; C07B61/00; C07C45/00; C07C45/36; C07C67/00; C07B61/00; C07C47/52; B01J23/16; B01J23/54; B01J23/76; B01J27/14; C07B61/00; C07C45/00; C07C67/00; C07B61/00; (IPC1-7): B01J23/22; B01J23/28; B01J23/30; B01J23/31; B01J23/34; B01J23/68; B01J23/84; B01J27/198; C07B61/00; C07C45/36;

C07C47/565

- European:

Application number: JP19870254605 19871012 Priority number(s): JP19870254605 19871012

Report a data error here

Abstract of JP1100141

PURPOSE:To obtain the titled compound with simple process in high yield, by the catalytic vapor-phase oxidation of p-cresol with an O2-containing gas in the presence of a catalyst containing V, an element selected from K, Rb, Cs and Tl and an element selected from copper, silver, P, Sb, Bi, etc. CONSTITUTION:p-Hydroxybenzaldehyde is produced from p-cresol by catalytic vapor-phase oxidation in the presence of an oxide catalyst containing (A) vanadium and (B) at least one element selected from potassium, rubidium, cesium and thallium or, further, (C) at least one element selected from copper, silver, phosphorus, antimony, bismuth, tin, lead, manganese, molybdenum and tungsten. The atomic ratios of the catalyst elements excluding oxygen are preferably within the range of formula. The process can be carried out extremely advantageously since it does not necessitate auxiliary materials and the amount of waste water, etc., is remarkably decreased.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

①特許出願公開

平1-100141 ② 公 開 特 許 公 報(A)

@Int_Cl_4

广内整理番号 識別記号

43公開 平成1年(1989)4月18日

C 07 C 47/565 45/36 8018-4H

審査請求 未請求 発明の数 1

pーヒドロキシベンズアルデヒドの製造方法 図発明の名称

> 頭 昭62-254605 27)特

願 昭62(1987)10月12日 22出

大阪府吹田市西御旅町5番8号 日本触媒化学工業株式会 伊佐夫 72)発 明者 中村 社中央研究所内

大阪府吹田市西御旅町5番8号 日本触媒化学工業株式会 ⑫発 明 者 斉 藤 昇

社中央研究所内

大阪府大阪市東区高麗橋5丁目1番地 日本触媒化学工業 和 廣 79発 者 株式会社内

日本触媒化学工業株式 大阪府大阪市東区高麗橋5丁目1番地 の出 願 人 会社

最終頁に続く

1. 発明の名称

p-ヒドロキシベンズアルデヒドの製造方法

2. 特許請求の範囲

1) p-クレゾールの分子状酸素含有ガスによる 接触気相酸化によりp-ヒドロギシベンズアルデ ヒドを製造する際に、パナジウムとカリウム、ル ビジウム、セシウム、タリウムからなる群から選 げれる少たくとも1種以上の元素とを、またはさ らに銅、銀、リン、アンチモン、ピスマス、スズ、 鉛、マンガン、モリブデン、タングステンからな る群より選択される少なくとも1種以上の元素を 含んでなる酸化物触媒を用いるととを特徴とする p-ヒドロキシベンズアルデヒドの製造方法。

3. 発明の詳細な説明

(産業上の利用分野)

本発明は、p-クレゾールの接触気相酸化によ り、p-ヒドロキシベンズアルデヒドを製造する 方法に関する。

本発明により得られるローヒドロキシベンズア

ルデヒドは、医薬・農薬等有機化学工業における・ 中間体として非常に有用であり、既に広く使用さ れているものである。

(従来の技術)

p. - ヒドロキシベンズアルデヒドの製造法とし ては、従来フエノールの Reimer-Tiemann 反応 により合成する方法(米国特許第3.365.500号、 同第4.324.922号)が知られていたが、オルト 体が多く副生するため、パラ体を合成するには、 良い方法とは替えない。

また、p-クレゾールを原料に用い、塩素化、 加水分解して、p-ヒドロキシベンズアルデヒド を合成する方法(特公昭47-49046号、特開 昭52-153925号公報等)があるが、塩素化 する前に、水酸基をクロル炭酸エステルあるいは アセチル化等により予め保護する必要があり、工 程も複雑となる。

最近、p-クレゾールの直接酸化によりp-ヒ ドロキシベンズアルデヒドを合成する方法がいく つか報告されている。

例えば、p-クレゾールを塩基(NaOH等)の存在下、コパルト、銅、鉄、ニッケル等の化合物を触媒として酸素含有ガスで酸化する方法(特公昭 61-51571号、特開昭 61-24535号、特開昭 61-132836号、特開昭 62-135443号、特開昭 62-153240号等)が報告されている。

しかしながら、これらは何れも液相酸化による方法で、気相酸化による方法はこれまで知られていない。

(発明が解決しようとする問題点)

p-クレゾールの酸化により、p-ヒドロキシベンズアルデヒドを製造する方法として、上述の如き液相酸化による方法では反応生成物の問題点も多い。例えば、特公昭 6 1 - 5 1 5 7 1 号 公報に記載の方法では、原科p-クレゾールに対して当量以上の塩基を用いるため、反応後、酸による中和以上の塩基を用いるため、核性に、ないでは、有機溶剤による抽出、抽出液の濃縮、蒸留、晶析等、生成物の分離、回収、精製に多くの工程が必要であり、また中和廃水の処理等工業的に実

るに至つた。

(作業及び効果)

本発明の方法は、従来の液相酸化に比べ、副原料も入らず、簡単な製造工程で、収率良くp-ヒドロキシベンズアルデヒドを製造することができ、かつ廃水廃液等も大幅に低波でき経済的にも非常に有利な方法である。

施するには多くの問題がある。また、精製困難な 副生物が多く、品質的には不十分なものである。 (問題を解決するための手段)

これらの問題を解決する方法として、選択性の 良い気相酸化による合成法が開発されれば、副原 料や溶媒なども不必要になり製造工程の簡略化が 図れ、工業的見地からすれば非常に有利な反応と 替える。

本発明者らは、鋭意検討した結果、p-クレゾールの分子状酸素含有ガスによる接触気相酸化によりp-ヒドロキシベンズアルデヒドを製造する際に、触媒としてパナジウムとカリウム、ルロばれる少なくとも1種以上の元素とを、またはごの、銀、リン、モリブデン、メングステンの元素を含くいのでなる酸化物触媒を用いることにより収率で表現した。ことを見い出し本発明を行るためによりによりによりによりではあることを見い出し本発明を完成されることを見い出し本発明を完成されることを見い出し本発明を

触媒活性は上述した構成元素からなる酸化物触媒により十分発揮されるが、好適には各元素の組成比としては、特に酸素を除く原子比で V_1 -(K, Rb, Cs, $T\ell$) $_{0.0}$ $_{1-0.0}$ -(Cu, Ag, P, Sb, Bi, Sn, Pb, Mn, Mo, W) $_{0-1.0}$ の範囲が好ましい。 さらに好ましくは、 V_1 -(K, Rb, Cs, $T\ell$) $_{0.1-0.8}$ -(Cu, Ag, P, Sb, Bi, Sn, Pb, Mn, Mo, W) $_{0.01-0.8}$ の範囲である。

本発明の触媒は担体なしでも用いることができるが、好ましくは担体が使用される。担体としては粉末担体或いは球状、円柱状、破砕状、リング状等の成型担体が使用され、好適にはシリカ、ケイソウ土、アルミナ、シリコンカーバイド、ジルコニア、チタニア等の担体が用いられる。

本発明の触媒の調製法としては、下記の如き方法が好ましい。

バナジウム化合物を含む水溶液に K, Rb, Cs, Te より選ばれる元素の 1 種以上の 化合物を添加する。 次に Cu, Ag, P, Sb, Bi, Sn, Pb, Mn, Mo, Wより選ばれる元素の 1 種以上の化合物を加え、更に粉末担体を出来上がり触媒に対して 1 0 ~ 8 0

重量 9 加える。これを蒸発 乾固した後、 1 0 0 ~ 2 5 0 ℃ で 乾燥 し、 更 に 空気 中 4 5 0 ~ 7 0 0 ℃ で 焼成 する。

上記の如く調製される触媒を用いり - クレゾールの接触気相酸化を行う場合、原料ガス組成はり-クレゾール濃度 0.1~2 容量 男、分子状酸素濃度 5~2 0 容量 男、残部水蒸気、窒素、炭酸ガス、アルゴン等の不活性ガスからなり、好ましくは、り-クレゾール 0.1~2 容量 男、空気 28.0~8 9.9 容量 男、水蒸気 1 0~7 0 容量 男である。また、空間速度は 1000~10000 hr 「(STP基準)、反応温度は 3 0 0~5 0 0℃ たる条件下で好適に反応を行うことができる。

以下実施例をあげて本発明を更に詳細に説明する。

実施例及び比較例中の転化率、単流収率、選択率 は次の定義に従うものとする。

p - クレゾール転化率(モル場)=

区応したp-クレゾールのモル数 供給したp-クレゾールのモル数 ×100

気 4 0.0 容量 8 からなる原料ガスを流 4、空 4 速度 5.0 0 0 hr⁻¹ (STP 基準)、反応温度 4 0 0 ℃ にて反応を行つた。反応結果を表 - 1 に示した。 事施例 2 ~ 4

実施例 1 において硝酸カリウムの代わりに各々について硝酸ルビジウム 6.7 4 8、硝酸セシウム 7.1 3 8、硝酸タリウム 1 2.1 8 8を用いた以外 は実施例 1 と同様に行つた。結果を表 - 1 に示した。

実施例5

実施例1において硝酸カリウムの量を 2.7 7 8 とし、同時に硝酸セシウム 3.5 7 8 を加えた以外 は実施例1と同様に行つた。

実施例6

温水約200mlにメタバナジン酸アンモニウム 10.7gを添加後、硝酸ルビジウム2.70gと硝酸タリウム4.87gを水約50mlに溶かしたもの を加えた。70℃で約1時間撹拌後ケイソウ土(セライト(商品名))6.5gを加え、蒸発乾固した。 これを実施例1と同様に乾燥、焼成を行い、同じ p-ヒドロキシベンズアルデヒド単流収率(モル分)=

生成した p - ヒドロキシベンズアルデヒドのモル数 供給した p - クレゾールのモル数

p-ヒドロキシベンズアルデヒド選択率(モル多)=

(実施例)

実施例1

温水約200mlにメタバナジン酸アンモニウム10.78を添加後硝酸カリウム5.558を水約50mlに溶かしたものを加えた。70℃で約1時間撹拌後ケイソウ土(セライト(商品名))6.58を加え、蒸発乾固した。これを120℃で2時間、更に220℃で16時間乾燥後、空気中600℃で6時間焼成した。

このものを 9 ~ 2 0 メツシュに粉砕し 1 5 mlを 内径 1 0 mm ≠ のステンレス U 字管に充塡し、 p -クレゾール 1.0 容量 %、空気 5 9.0 容量 %、水蒸

条件で反応を行つた。結果を表 - 1 に示した。 実施例 7

実施例6において、硝酸ルビジウムの代わりに 硝酸セシウム 5.3 5 8 を用いた以外は実施例 6 と 同様に行つた。

実施例8~18

実施例3において、硝酸セシウムを添加後更に各々について硝酸倒2.218、硝酸銀1.558、85%リン酸3.168、85%リン酸6.338、三酸化アンチモン4.008、硝酸ピスマス13.318、酸化スズ4.148、硝酸鉛9.098、硝酸マンガン2.368、モリブデン酸アンモニウム12.398を添加した以外は実施例3と同様に触媒を調製し同じ条件で反応を行つた。結果を表-1に示した。実施例19

実施例 8 において硝酸銅を添加後更に三酸化アンチモン 4.00 g を加えた以外は実施例 8 と同様に行つた。

実施例20

実施例9において、硝酸銀を添加後更に85% リン酸 6.338を加えた以外は実施例9と同様に 行つた。

実施例21

実施例9において、硝酸銀を添加後更に85% リン酸 3.168とタングステン酸 ア ン モ ニ ウム 2.398を添加した以外は実施例9と同様に行つ t.

比較例1

実施例11において硝酸セシウムの使用量を0 とした以外は実施例11と同様に行つた。結果を 表 - 1 に示した。

比較例 2

実施例19において硝酸セシウムの使用量を0 とした以外は実施例19と同様に行つた。結果を 表 - 1 に示した。

			- 現 - 1				
実施例		触 雄 組	成 (酸素を除く)	反応温度	p-クレゾール 転 化 率	p-ヒドロキシベンズ アルデヒド選択率	p-ヒドロキシベンズ アルデヒド単流収率
	v	K, Rb, Cs, Te	Cu,Ag,P,Sb,Bi,Sn,Pb,Mn,Mo,W	(℃)	(E146)	(E146)	(ENB)
-1	1.0	K 0.6	_	400	8 3.5	4 0.6	3 3.9
2	"	Rb _{0.5}		"	8 0.1	4 4.2	3 5.4
3	"	Cs _{0.4}		"	8 0.8	4 4.6	3 6.0
4	"	Te 0.5		"	8 0.4	4 6.6	3 7.5
5	#	K _{0.3} Cs _{0.2}		"	8 2.1	4 4.8	3 6.8
6	"	Rb 0.2 Tl 0.2	-	"	8 0.5	4 7.6	3 8.3
7	"	Cs 0.3 Te 0.2	_	. "	8 0.3	4 8.8	3 9. 2
8		Cs _{0.4}	Cu _{0.1}	"	8 1.0	5 3.8	4 3.6
9	~	"	Ag _{0.1}	"	8 3.2	. 5 1.6	4 2.9
10	77	"	P _{0.8}	"	8 1.4	5 6.0	4 5.6
11	~	"	P _{0.6}	"	8 0. 1	5 5.4	4 4.4
1 2	"	"	. Sb _{0.3}	"	8 2.4	5 3.2	4 3.8
1 3	"	"	Bi _{0.3}	"	8 2.2	· 5 2.7	4 3.3
14	"	"	Sn _{0.3}	"	8 0.5	5 4.9	4 4.2
15	~	"	Pb _{0.3}	"	8 1.9	5 1.5	4 2.2
16	"	"	Mn _{0.1}	"	8 3.1	4 8.5	4 0.3
17	"	"	Mo _{0.1}	"	8 1.2	4 9.4	4 0.1
18	"		W _{0.1}	"	8 3.3	5 6.1	4 6.7
19	"	"	Cu _{0.1} Sb _{0.3}	"	8 3.1	6 0.4	5 0. 2
2 0	"	"	As _{0.1} P _{0.6}	"	8 4.7	5 8.3	4 9.4
2 1	"	#	Ag _{0.1} P _{0.3} W _{0.1}	"	8 3.4	6 1.6	5 1.4
比較例							
1	1.0	_	P _{0.6}	400	8 6.4	4.6	4.0
2	*	—	Cu _{0.1} Sb _{0.3}	"	8 5.1	5. 5	4.7

特開平1-100141(5)

⑤Int.Cl.1 識別記号 庁内整理番号	第1貝の統さ	弗		
	@Int_Cl.4			
# B 01 J 23/22 Z -8017-40 23/28 Z -8017-40 23/30 Z -8017-40 23/31 Z -8017-40 23/34 Z -8017-40 23/68 Z -8017-40 23/84 3 0 1 Z -8017-40 27/198 Z -6750-40 C 07 B 61/00 3 0 0				